(9) 日本国特許庁 (JP)

①特許出願公開

⑩公開特許公報(A)

昭57-56511

⑤Int. Cl.³D 01 D 5/08

識別記号

庁内整理番号 7211-4L ④公開 昭和57年(1982)4月5日

発明の数 1 審査請求 未請求

(全 5 頁)

60溶融紡糸方法

②特

願 昭55-130785

22出

昭55(1980)9月22日

@発 明 者 堀口泰義

大津市園山1丁目1番1号東レ

株式会社滋賀事業場内

⑫発 明 者 小西久米蔵

大津市園山1丁目1番1号東レ 株式会社滋賀事業場内

加発 明 者 岩本茂樹

大阪市北区中之島3丁目3番3 号東レ株式会社大阪事業場内

勿出 願 人 東レ株式会社

東京都中央区日本橋室町2丁目 2番地

明 細 書

- 1. 発明の名称 熔融紡糸方法
- 2. 特許請求の範囲

溶融時の粘度が1000ポイズ以下の低粘度ポリマーを溶融紡糸するに際し、ベント式エクストルーダーを用いポリマーの溶融粘度 X (ポイズ)、エクストルーダーの先端圧力 Y (塩)、ベント真空度 Z (Torr)を、下記する2つの式を満足して押出すことを特徴とする溶融紡糸方法。

 $Y \le 0.225 X - 43$ $Z \le -0.91 X + 922$ (8 L, $200 \le X \le 1000$

3. 発明の詳細な説明

本発明は溶融紡糸方法に関する。更に詳しくは 吸湿性を有するか、溶融時にモノマ、オリゴマ、 一酸化炭素、炭化水素等の気体状物を発生し、且 つ溶融時の粘度が1000ポイズ以下の低粘度ポリ マーをベント式エクストルーダーにより溶融紡糸 するに際し、ベントアップ現象を解消すると共に 気泡混入等の欠陥のないきわめて良好な操業性と 品質に優れた繊維を得るための容融紡糸方法に関するものである。

一般に合成繊維の容融紡糸には、大別して2つに分類される。最も一般的なものとしては合成繊維用ペレットを容融するに十分な温度迄加熱された熱板に、ペレットを一定の圧力で押付けな融融されたシリンダーとスクリューとの組合せによりスクリューを容融しながら押出し、必紡糸するエクストルーダ型がある。

更に該エクストルーダ型押出しには気体状物・水分等を溶融部にて除去可能なベント式エクストルーダと気体状物の除去機能を有しないノンベントエクストルーダに分類できる。

しかし前記したプレッシャメルタ(以下 P M 型と略称する)型押出しの場合にあつては、吸湿性を有するか、モノマ、オリゴマ、その他気体状物の発生しやすい合成繊維用ペレットであつて、且つ容融時の粘度が1000ポイズ以下となるような

低粘度ポリマーを溶融押出し、糸条として紡糸する場合、気体状物の除去機能を有しないため、また気泡の巻込みがしやすく、押出しポリマー中に気泡の混入があり、口金から吐出した場合気泡を入による糸切れが多発し操業性がきわめて不安定であると同時に太さ斑、節糸等品質的にも満足すべきものが得られない欠陥がある。

更にノンベントタイプのエクストルーダーの場合も同様, 特に低粘度ポリマーにより紡糸する場合それぞれの粘度レベルにマッチしたスクリューの選定が必要であり, 原料など変更の都度スクリューの入替作業があり, 原料なよび作業ロスが大きいばかりでなく, 気体状物の除去ができないため紡糸時の糸切れレベルは依然として高いものであつた。

又上記装置を用いて合成樹脂のモノマ、その他 気体状物および水分等を除去して安定した操業性 を得るためにエクストルーダから押出したポリマ ーを滅圧雰囲気に保たれた密閉容器に導き除去す る方法があるが、設備費が高価になること、工程

1000ポイズ以下という低粘度ポリマーで、又、条件的にも大巾に変更し得ない樹脂、例えば、ポリスチレン、ポリエチレングリコール等を用いた場合、通常のベント式エクストルーダーではベント部からポリマーが逆流するいわゆるベントアッフ現象が発生しやすいという欠陥がある。

がより複雑になる等の欠陥がある。エクストルーダおよびホッパーの糸全体を真空にする, いのメカーの糸全体を真空お光方式もあるが, エクストルークカー できない からの真空 きれが発生しやすく, 又一時的人性に欠ける欠しなく ても 長時間の 使用という 耐久性に欠ける 欠点があり十分なものでない。これらの欠ばポリる欠があり十分なるの影響を受けやすいポリマー例えばポリエステルなどの場合に顕著であり品質低下を招く。

このことは上述の如く単成分の溶融紡糸だけでなく、他成分との複合繊維、混合繊維として溶融紡糸する場合において、仮に他成分が真空シールをしている真空シールをしているとことで、場合はその成分に水分等が吸着するとに同様水分の影響を受けやすいボリマーが結局悪影響を受け粘度低下等の品質低下を招来することになる。

従つて操業面においても簡単であり、モノマー等の気体状物を除去できるものとしてベント式エ クストルーターが採用されるが、特に粘度が

る。

そこで本発明者らは上記従来技術の欠陥を解消すべず鋭意検討した結果、低粘度ポリマーをベント式エクストルーダで溶融押出しするに際し、粘度とエクストルーダ先端部の圧力及びベント真空度を特定条件で調整することにより、ベントトアが得象がなく、且つ、脱気に優れた押出しのである。

本発明は次の構成を有する。

すなわち、本発明は溶融時の粘度が1000ポイズ以下の低粘度ポリマーを溶融紡糸するに際し、ベント式エクストルーダーを用いポリマーの溶融粘度×(ポイズ)、エクストルーダ先端圧力×(塩)、ベント真空度×(Torr)を下記する2つの式を満足して押出すことを特徴とする溶融紡糸方法に関する。

Y $\leq 0.225 \text{ X} - 43$, $Z \leq -0.91 \text{ X} + 922$ 但 し, $200 \leq \text{X} \leq 1000$

以下本発明を図面等を用いて詳細に説明する。

第1図は本発明に係る溶融紡糸の工程概略図で ある。第1図において1がペント式エクストルー ターである。3はスクリューで該スクリューは駆 動モータタよりプーリー7,8を介して駆動され る。10は加熱ヒーターでありエクストルーダー のシリンダー22を包囲して設けられ所定温度に 加熱する。2は原料チップを投入するためのホッ パーであり、原料はエクストルーダーのフイード 部21に供給される。4はシリンダー22の途中 に設けられたペントポートで23の真空ポンプで ベントポート4と連結された真空ライン24によ りメルトポリマー中に含有するモノマ,オリゴマ, その他一酸化炭素、炭化水素等の気体状物質を吸 引除去する構造になつている。 5 は真空ライン 24に設けられたモノマ、オリゴマ、気体状物質 等の回収罐、6は弁である。ベントポート4から 不純物を除去されたメルトポリマーはスクリュー 先端部迄供給される。11は該スクリュー先端部 に設けられた圧力計であり、 該圧力計と駆動モー タ 9 の間は自動制御され、圧力の高低によりスク

本発明においては係るプロセスにより溶融紡糸するが、溶融ポリマーの粘度が1000ポイズ以下という低粘度ポリマーの場合、ベントポート4からの脱気効果をあげるべく真空ポンプ23の真空吸引力を単にアンプするだけでは、ポリマーが低粘度化するに伴なつてベントアンプ現象が発生しやすくなる欠陥がある。ここで注意する必要があるのはある圧力以上になると急激にベ

本発明において低粘度ポリマーをベント式エクストルーダーを用いて紡糸する際に、脱気効果をあげるために、ベントポートからの真空吸引力を単に上げるだけではエクストルーダーの圧力との関係においてベントアンプ現象が生じることを前述してきたが、これらの溶融粘度、エクストルー

ダーの圧力、ベント真空度を特定条件範囲内で設定することにより、良好な紡糸が行なえることを見出したものである。以下その点について説明をするが溶融粘度(X)、エクストルーダ先端部が圧力(Y)に、ベント真空度(Z)(Torr)の間に次式で示す関係を満足することによつて良好なものが得られることが判明した。

即ち Y ≤ 0.225 X - 43 ① Z ≤ -0.91 X + 922 ②

但しxは200~1000である。

これは第1図に示す如きベントタイプ押出しまでとれば第1図に示す如きベントタイプアルーダ先端部に設けたガースのおりないない。 おりない ない はい かっか ない はい かっか ない ない を はい とベントアップの発生しない 範囲でのエクストルーダーの先端部の最高圧力(Y)(以下 スクループ アップ限界圧力と略称する)との関係を表して 第2

図に示した。

第 1 表

X	2	28	5 7	69	101	138	148	178
200ポイズ	0	×	×	×	×	×	×	×
3 2 0	0,	0	×	×	×	×	·×	×
450	0	Ö	0	×	×	×	×	×
500	0.	0	0	0	×	×	×	×
640:	0	O	0	0	0	×	×	×
8.05	0	0	0	0	0	0	×	×
850	0	0	0	0	0	0	0	×
990	0	0	0	0	O	0	0	0

注) 〇:本発明の範囲内 ×: * の範囲外

この結果から溶融粘度(×)とエクストルーダーの先端圧力(×)との関係は上式①を満足しないとベントアップ現象が発生することがわかる。即ち粘度が低くなればなる程、エクストルーダ先端圧力を低下させなければならない。

引続き前記押出しにおいてベントアップの限界 圧力以下のベントアップが生じない条件下でベン

以上のようにエクストルーダーの温度を上げるに従い更に粘度は低くなるが、その際の条件に応じてエクストルーダ先端圧力とペント真空度を特定条件下で行なわないとペントアップ現象を防止すると共に脱気効果に優れたものは得られない。

尚,本発明で言う溶融粘度とは次の条件で測定したものである。

測定機器 高化式フローテスター

加熱温度 285 c

加熱時間 8分

ノメル 0.5 g × 1.0 L

押出荷重 1 0 kg

以下本発明を実施例を用いて詳細に説明する。 実施例1

第1図に示したペント式エクストルーターの紡糸装置で溶融粘度が800ポイズのポリスチレンを溶融押出しすると共に、他方粘度2500ポイズのポリエチレンテレフタレートをノンベントエクストルーダーで溶融押出し、島成分がポリエチレンテレフタレート50%、海成分がポリスチレン50

ト真空度を変更し、ポリマーの溶融粘度と気泡の 関係を第2表および第2図に示した。

押出しポリマーの溶験粘度 (X) とポリマー中の気泡の混入状況即ち気泡混入のないベント圧(の をのと との関係は上式②式を満足する条件でないと脱気効果が十分でない。

係る態様において、低粘度になればなる程真空 吸引量を下げなければならない。

第 2 表

気泡状況 粘度(X)	気泡あり	わずかにあり	全くなし
200ポイズ	760以上	750	740以下
320	720 •	. 700	630
450	650 .	580	500
500	580 *	500	460
640	460 •	400	338
8 0 5	350	250	189
850	250 /	190	1 4 5
990	50 •	3 0	20

多となるように計量し口金部で複合紡糸して糠度 6 dからなる海島型複合繊維を得るべく紡糸した。 その時海成分となるポリスチレンのベント式エク ストルーダーの設定温度を 260° で押出しブース ターポンプで昇圧し計量ギャーポンプの圧力を 5 0 塩となるように条件設定した。

なお、押出し後の容融ポリマーの前記高化式フローテスタを用いた測定条件 (加熱温度 285 c)の粘度 X は 500 ポイズであつた。

又, その際のエクストルーダ先端圧力とベント 真空度を次の水準で行なつた。

Y, Z 水準	水準 1	水準 2	水準 3
エクストルーダ 先 端 圧 力 Y (塩)	3 0	110	6 0
ベント真空度 Z (Torr)	360	ベントアップ	580

水準1は本発明に係るものでありベントアップ もなく又脱気も優れ気泡の発生は全く見られなか つた。水準2においてはエクストルーダ先端圧力 が高くベントアップ現象が見られた吐出不能となった。水準 3 においてはベントアップ現象の発生はなかつたが、吸引能力が低く脱気効果が十分でなく気泡の発生が見られた。

本発明は以上の如く吸湿性を有するが、溶融時にモノマ、オリゴマ、一酸化炭素、炭化水素等の気体状物を発生する合成樹脂で1000ポイズ以下という低粘度の紡糸においてベント式エクストルーダを用い、その際粘度とエクストルーダーの先端圧力とベント真空度の関係を前述の果に優れたものが得られるのである。

4. 図面の簡単な説明

第1図は本発明に係る容融紡糸工程の概略図, 第2図はベント式エクストルーダーにおける粘度 とエクストルーダ先端圧力及びベント真空度との 関係を示す。 1:ベント式エクストルーダー

2: ホッパ

3:スクリュー

4:ベントポート

10:加熱ヒータ

11, 15: 圧力計

12:プースタポンプ

13:供給管

16: スピンプロック

17:計量ギャポンプ

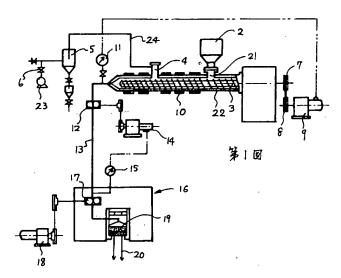
19:口金

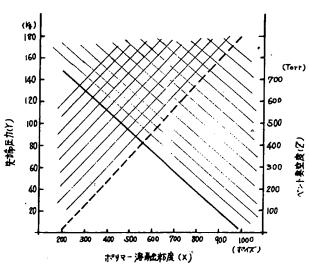
20: 糸条

22:シリンダー

23: 真空ポンプ

特許出願人 東 レ 株 式 会 社





第2回